(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2000-42368 (P2000-42368A)

(43)公開日 平成12年2月15日(2000.2.15)

(51) Int.Cl.7		識別記号		ΡI						テーマコート*(参考)
B01D	53/87			B 0	1 D	53/36			В	3 G 0 9	1
B01J	21/16			B 0	1 J	21/16			Α	4 D 0 4	8
	23/63					29/068				4 G 0 6	9
	29/068					29/076			Α		
	29/076					29/16			A		
			審查請求	未請求	莆求	項の数10	OL	(全 13	頁)	最終頁	に続く
(21)出願番	身	特顧平10-211038		(71)	出願人	000003	997				
						日産自	動車株	式会社			
(22)出顧日		平成10年7月27日(1998.7.	27)			神奈川	県横浜	市神奈川	区宝町	叮2番地	
				(72)	発明者	山本 省	伸司				
						神奈川	県横浜	市神奈川	区宝	町2番地	日産
						自動車	株式会	社内			
				(72)	発明者	谷高 智	真弘				
						神奈川	県横浜	市神奈川	区宝	町2番地	日産
						自動車	株式会	社内			
				(74)	代理人	100059	258				
						弁理士	杉村	暁秀	G 1	8名)	•
										最終頁	〔に続く

(54) 【発明の名称】 排気ガス浄化方法

(57)【要約】

【課題】 低温排気ガスを浄化するにあたり、従来の触媒よりも耐久性が向上し、特に高温耐久後においても優れた低温活性と浄化性能、特に優れたHC浄化効率を示す排気ガス浄化方法を提供することにある。

【解決手段】 低温排気ガスを浄化するにあたり、排気ガス流れに対して上流側に、触媒層温度が室温から200℃の温度域で排気ガス中から酸素を選択的に分離・吸着する酸素貯蔵能を有し200℃~400℃の温度域で酸素放出能を有する酸素吸着材を含有する触媒を配置し、その下流側に室温から150℃の温度域で炭化水素脱離・浄化水素吸着材を含有する触媒を配置し、前記上流側に配置した触媒の更に上流側に排気がス流路切り換え可能なバルブを配置し、該下流側に配置した触媒が、その触媒層温度150℃~300℃の温度域で炭化水素を脱離・浄化する際に、該上流側の触媒の触媒を下流側の触媒に酸素が供給されるように上記触媒配置が設定され、前記バルブは上流側の触媒の触媒層中の温度に応じて調節される排気ガス浄化方法である。

【特許請求の範囲】

低温排気ガスを浄化するにあたり、排気 【請求項1】 ガス流れに対して上流側に、触媒層温度が室温から20 ○℃の温度域で排気ガス中から酸素を選択的に分離・吸 着する酸素貯蔵能を有し200℃~400℃の温度域で 酸素放出能を有する酸素吸着材を含有する触媒を配置 し、その下流側に室温から150℃の温度域で炭化水素 吸着能を有し150℃の温度域で炭化水素脱離・浄化能 を有する炭化水素吸着材と貴金属とを含有する触媒を配 置し、前記上流側に配置した触媒の更に上流側に排気ガ 10 ス流路切り換え可能なバルブを配置し、該下流側に配置 した触媒が、その触媒層温度150℃~300℃の温度 域で炭化水素を脱離・浄化する際に、該上流側の触媒か ら下流側の触媒に酸素が供給されるように上記触媒配置 が設定され、前記バルブは上流側の触媒の触媒層中の温 度に応じて調節されることを特徴とする排気ガス浄化方

【請求項2】 上流側に配置した触媒は、酸素吸着材として、SiO:/Al:O:比が20以下のA型および Xゼオライトを含有することを特徴とする請求項1に記 20 載の排気ガス浄化方法。

【請求項3】 上流側に配置した触媒の触媒層中の温度が400℃に到達した際に、該触媒の上流側に設置したバルブを作動させ、排気ガス流路を切り替えて400℃以上の温度を排気ガスが当該上流側に配置した触媒に流れ込むことを防止することを特徴とする請求項1又は2記載の排気ガス浄化方法。

【請求項4】 上流側に配置した触媒は、次の組成式: [A] [B] O,

(式中、AはLa、Sr、Ba、Pb、Nd及びCeか 30 らなる群より選ばれた一種以上の元素、BはAl、Ti、Cr、Mn、Co、Fe及びNiからなる群より選ばれた一種以上の元素、Oは酸素を示し、yは各元素の原子価を満足するのに必要な酸素原子数を示す)で表されるペロブスカイト型構造の複合酸化物を含有することを特徴とする請求項1~3いずれかの項記載の排気ガス浄化方法。

【請求項5】 上流側に配置した触媒は、白金及び/又はパラジウムを担持したセリウム酸化物を含有することを特徴とする請求項1~4記載の排気ガス浄化方法。

【請求項6】 下流側に配置した触媒は、炭化水素吸着材として2SM5、USY及びβーゼオライトからなる群より選ばれた一種以上のゼオライトと、貴金属として白金、パラジウム及びロジウムからなる群より選ばれた一種以上の金属と、活性アルミナと、セリア酸化物と、ジルコニウム酸化物と、バリウム化合物とを含有することを特徴とする請求項1~5記載の排気ガス浄化方法。

【請求項7】 炭化水素吸着材は、白金、パラジウム、 リン、ホウ素、マグネシウム及びカルシウムからなる群 より選ばれた一種以上の元素を含有することを特徴とす 50

る請求項6記載の排気ガス浄化方法。

【請求項8】 炭化水素吸着材層の上部に、パラジウムと、ジルコニウム、ネオジウム及びランタンからなる群より選ばれた一種以上の元素を金属換算で1~40モル%及びセリウムを60~98モル%含むセリウム酸化物とを含有する触媒成分層が配置されることを特徴とする請求項6又は7記載の排気ガス浄化方法。

【請求項9】 炭化水素吸着材層の上部に配置したパラジウムを含有する触媒成分層の上部に、更に、白金、ロジウム、セリウム、ネオジウム及びランタンからなる群より選ばれた一種以上の元素を金属換算で1~30モル%ジルコニウムを70~98%含むジルコニウム酸化物と、活性アルミナとを含有する触媒成分層が配置されることを特徴とする請求項8記載の排気ガス浄化方法。

【請求項10】 炭化水素吸着材層の上部に、アルカリ 金属及びアルカリ土類金属からなる群より選ばれた少な くとも一種が含有される三元触媒が配置されることを特 徴とする請求項8又は9記載の排気ガス浄化方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、排気ガス浄化方法 に関し、特に自動車等の内燃機関からエンジン始動直後 の低温時に排出される排気ガス中の炭化水素(以下、

「HC」と称す)、一酸化炭素(以下「CO」と称す) 及び窒化酸化物(以下、「NOx」と称す)のうち、特 に、HCを効率良く浄化することができる排気ガス浄化 方法に関する。

[0002]

40

【従来の技術】従来より、排気ガス浄化用触媒は高温下での耐久性が十分でなく、触媒が劣化し浄化能が著しく低下するため、エンジン始動直後の低温時に排出される排気ガス中の炭化水素(以下、「コールドHC」と称す)の低減を目的に、HC吸着材を用いて一時的に貯蔵し、三元触媒が活性化した後に脱離させて該三元触媒で浄化する方法が検討されている。

【0003】かかるHC吸着材を用いた排気ガス浄化用 触媒としては、例えば、特開平6-74019号公報、 特開平7-144119号公報、特開平6-14245 7号公報、特開平5-59942号公報又は特開平7-102957号公報等に開示されているものがある。

【0004】特開平6-74019号公報には、排気流路にバイパス流路を設け、エンジン始動直後のコールド時に排出されるHCをバイパス流路に配置したHC吸着材に一旦吸着させ、その後排気流路を切り換えて、下流の三元触媒が活性化した後、排気ガスの一部をHC吸着触媒に通じ、脱離したHCを徐々に後段の三元触媒で浄化するシステムが提案されている。

【0005】特開平7-144119号公報には、エンジン始動直後のコールド時に前段の三元触媒に熱を奪われて中段のHC吸着材の吸着効率を向上させ、前段の三

3

元触媒活性化後は、タンデム配置した中段のHC吸着材を介して後段の三元触媒に反応熱を伝熱し易くし、後段の三元触媒での浄化を促進するシステムが提案されている

【0006】特開平6-142457号公報には、低温域で吸着したHCが脱離する際に、脱離HCを含む排気ガスを熱交換器で予熱し、三元触媒での浄化を促進するコールドHC吸着除去システムが提案されている。

【0007】特開平5-59942号公報には、触媒配置とバルブによる排気ガスの流路を切り換えることによ 10って、HC吸着材の昇温を緩慢にし、コールドHCの吸着効率を向上するシステムが提案されている。

【0008】また、特開平7-102957号公報には、後段の酸化・三元触媒の浄化性能を向上するため、前段の三元触媒と中段のHC吸着材との間に空気を供給し、後段の酸化・三元触媒の活性化を促進するシステムが提案されている。

[0009]

【発明が解決しようとする課題】しかし、前記公報中に記載されたHC吸着材を用いた従来のシステムでは、H 20 C吸着材の耐久性が不充分なため、耐久後にはHC吸着効率が低下し、しかも、後段の三元触媒が活性化する前にHCが脱離してしまいエミッションを悪化させてしまう。

【0010】そこで、HC吸着材の吸着効率の向上や脱 離遅延化を図るため、高温ガスのバイパス法や三元触媒 暖気のための熱交換器が使用されているが、システム構 成が繁雑化する一方で、十分な効果が得られず、しか も、コストが著しく上昇するため、耐久性と吸着効率の 高いHC吸着材が望まれている。

【0011】特に、HC吸着材から脱離するHCの浄化を目的とした三元触媒は、初期から耐久後まで高い浄化性能を維持するために貴金属を多量に使用したり、早期活性化と脱離HCの浄化促進を図るために空気を導入してりしている。このため、使用する貴金属量が少なくとも高い浄化性能が得られる触媒が望まれているが、貴金属を低減した場合には、耐久性が不十分となり、耐久後は低温域での触媒活性や浄化性能が悪化するという問題があった。

【0012】従って、本発明の目的は、低温排気ガスを 40 浄化するにあたり、従来の触媒よりも耐久性が向上し、 特に高温耐久後においても優れた低温活性と浄化性能、 特に優れたHC浄化効率を示す排気ガス浄化方法を提供 することにある。

[0013]

【課題を解決するための手段】本発明者らは、上記課題を解決するために研究した結果、内燃機関から排出されるエンジン始動直後の低温排気ガスの浄化において、排気ガスの上流側に酸素貯蔵・放出能を有する触媒を、その下流側に炭化水素吸着・浄化能を有する触媒を配置

し、下流側の触媒が炭化水素を脱離・浄化する際に、上流側の触媒から下流側の触媒に酸素を供給することによって、吸着したコールドHCが脱離する際のHC浄化効率が著しく向上・維持されることを見出し、本発明に到達した。

【0014】請求項1記載の排気ガス浄化方法は、低温 排気ガスを浄化するにあたり、排気ガス流れに対して上 流側に、触媒層温度が室温から200℃の温度域で排気 ガス中から酸素を選択的に分離・吸着する酸素貯蔵能を 有し200℃~400℃の温度域で酸素放出能を有する 酸素吸着材を含有する触媒を配置し、その下流側に室温 から150℃の温度域で炭化水素吸着能を有し150℃ の温度域で炭化水素脱離・浄化能を有する炭化水素吸着 材と貴金属とを含有する触媒を配置し、前記上流側に配 置した触媒の更に上流側に排気ガス流路切り換え可能な バルブを配置し、該下流側に配置した触媒が、その触媒 層温度150℃~300℃の温度域で炭化水素を脱離・ 浄化する際に、該上流側の触媒から下流側の触媒に酸素 が供給されるように上記触媒配置が設定され、前記バル ブは上流側の触媒の触媒層中の温度に応じて調節される ことを特徴とする。

【0015】請求項2記載の排気ガス浄化方法は、請求項1記載の排気ガス浄化方法において、上流側に配置した触媒が、酸素吸着材として、SiO1/Al1O1比が20以下のA型およびXゼオライトを含有することを特徴とする。

【0016】請求項3記載の排気ガス浄化方法は、請求項1又は2記載の排気ガス浄化方法において、上流側に配置した触媒の触媒層中の温度が400℃に到達した際に、該触媒の上流側に設置したバルブを作動させ、排気ガス流路を切り替えて400℃以上の温度を排気ガスが当該上流側に配置した触媒に流れ込むことを防止することを特徴とする。

【0017】請求項4記載の排気ガス浄化方法は、請求項1~3いずれかの項記載の排気ガス浄化方法において、上流側に配置した触媒が、次の組成式: [A]

[B] O, (式中、AはLa、Sr、Ba、Pb、Nd 及びCeからなる群より選ばれた一種以上の元素、B は、Al、Ti、Cr、Mn、Co、Fe及びNiからなる群より選ばれた一種以上の元素、Oは酸素を示し、yは各元素の原子価を満足するのに必要な酸素原子数を示す)で表されるペロブスカイト型構造の複合酸化物を含有することを特徴とする。

【0018】請求項5記載の排気ガス浄化方法は、請求項1~4いずれかの項記載の排気ガス浄化方法において、上流側に配置した触媒が、白金及び/又はパラジウムを担持したセリウム酸化物を含有することを特徴とする

【0019】請求項6記載の排気ガス浄化方法は、請求項1~5いずれかの項記載の排気ガス浄化方法におい

て、下流側に配置した触媒が、炭化水素吸着材として 2 SM 5、USY及びβーゼオライトからなる群より選ばれた一種以上のゼオライトと、貴金属として白金、パラジウム及びロジウムからなる群より選ばれた一種以上の金属と、活性アルミナと、セリア酸化物と、ジルコニウム酸化物と、バリウム化合物とを含有することを特徴とする

【0020】請求項7記載の排気ガス浄化方法は、請求項6記載の排気ガス浄化方法において、炭化水素吸着材が、白金、パラジウム、リン、ホウ素、マグネシウム及 10 びカルシウムからなる群より選ばれた一種以上の元素を含有することを特徴とする。

【0021】請求項8記載の排気ガス浄化方法は、請求項7記載の排気ガス浄化方法において、炭化水素吸着材層の上部に、パラジウムと、ジルコニウム、ネオジウム及びランタンからなる群より選ばれた一種以上の元素を金属換算で1~40モル%及びセリウムを60~98モル%含むセリウム酸化物とを含有する触媒成分層が配置されることを特徴とする。

【0022】請求項9記載の排気ガス浄化方法は、請求 20 項8記載の排気ガス浄化方法において、炭化水素吸着材 層の上部に配置したパラジウムを含有する触媒成分層の 上部に、更に、白金、ロジウム、セリウム、ネオジウム 及びランタンからなる群より選ばれた一種を金属換算で 1~30モル%ジルコニウムを70~98%含むジルコニウム酸化物と、活性アルミナとを含有する触媒成分層 が配置されることを特徴とする請求項8記載の排気ガス 浄化方法。

【0023】請求項10記載の排気ガス浄化方法は、請求項8又は9記載の排気ガス浄化方法において、炭化水 30素吸着材層の上部にアルカリ金属及びアルカリ土類金属からなる群より選ばれた少なくとも一種が含有されている三元触媒が配置されることを特徴とする。

[0024]

【発明の実施の形態】本発明の排気ガス浄化方法として は、内燃機関から排出されるエンジン始動直後の低温排 気ガスを浄化するにあたり、排気ガス流れに対して上流 側に、触媒層温度が室温から200℃の温度域で排気ガ ス中から酸素を選択的に分離・吸着する酸素貯蔵能を有 し200℃~400℃の温度域で酸素放出能を有する酸 40 素吸着材を含有する触媒を配置し、その下流側に室温か ら150℃の温度域で炭化水素吸着能を有し150℃の 温度域で炭化水素脱離・浄化能を有する炭化水素吸着材 と貴金属とを含有する触媒を配置し、前記上流側に配置 した触媒の更に上流側に排気ガス流路切り換え可能なバ ルプを配置し、該下流側に配置した触媒が、その触媒層 温度150℃~300℃の温度域で炭化水素を脱離・浄 化する際に、該上流側の触媒から下流側の触媒に酸素が 供給されるように上記触媒配置が設定され、前記バルブ は上流側の触媒の触媒層中の温度に応じて調節される構 50

成とすることによって、該下流側の触媒の脱離炭化水素

浄化効率を向上することができる。 【0025】上流側に配置した触媒が含有する酸素貯蔵・供給能を有する酸素吸着材材料は、低温排気ガス中から酸素を選択的に分離・吸着できるSiO:/Al:O,比が20以下のA型及びX型ゼオライトが有効である。該ゼオライトを含有させた触媒は、触媒層温度が室温から200℃の温度域で排気ガス中の酸素を選択的に分離・貯蔵し、200℃から400℃の温度域で酸素を

金がら200 Cの温度域で研究ガス中の酸素を透れた。 分離・貯蔵し、200℃から400℃の温度域で酸素を 放出でき、下流側の触媒が低温排気ガスから吸着した炭 化水素を脱離・浄化する際に酸素を効率的に供給でき、 貴金属のHC浄化効率を向上させることができる。その 量は、触媒1 Lあたり10g~300gが性能向上の点 から好ましい。

【0026】また、該上流側の触媒層中の温度(当該触媒層中に温度検出器を設置して温度を検出)が400℃に到達した際に、該触媒の上流側に設置したバルブを作動させて排気ガス流路を切り替えるが、これは400℃以上の温度の排気ガスが酸素吸着材に流れ込むことを防止して、該ゼオライトの熱による構造破壊を防止するためである。

【0027】また、該上流側に配置した触媒が、触媒層温度の上昇により200℃以上の温度域で酸素を放出するため、耐熱性に優れた材料として、次の組成式:

(A) (B) O,

(Aは、La、Sr、Ba、Pb、Nd、Ceからなる 群より選ばれた一種以上の元素、Bは、AL、Ti、C r、Mn、Co、Fe、Neからなる群より選ばれた一 種以上の元素、Oは酸素を示し、yは各元素の原子価を 満足するのに必要な酸素原子数を示す)で表される酸素 移動性の高いペロブスカイト型構造の複合酸化物を含有 することができる。このことによって、該上流側に配置 した酸素吸着材たるゼオライトの性能低下を補うことが でき、該下流側に配置した触媒の脱離炭化水素の浄化効 率を更に向上できる。

【0028】更に、該上流側に配置した触媒が、触媒層温度の上昇により200℃以上の温度域で酸素を放出する作用を促進するため、白金及び/又はパラジウムを担持したセリウム酸化物を含有させることができる。該触媒に、白金及び/又はパラジウム担持セリウム酸化物を含有させることによって、上流側に配置した触媒の耐久性が向上し、該下流側に配置した触媒の脱離炭化水素の浄化効率を長期間に渡って向上できる。

【0029】上流側に配置した触媒が含有する酸素貯蔵・供給能を有する材料の合計使用量としては、上記、SiO:/Al:O:比が20以下のA型及びX型ゼオライトと、ペロブスカイト型構造の複合酸化物と、白金及び/又はパラジウムを担持したセリウム酸化物とを組合せて、上流触媒1Lあたり10g~300gが好ましい。酸素貯蔵・供給能を有する材料の使用量が10g未

満では吸着性能が十分に発現せず、逆に300gを越えても吸着性能は飽和し、経済的にも有効でない。

【0030】また、下流側に配置される、低温域で排出 される炭化水素を吸着する材料としては、SiO1/A 1, O₃比が20以上のZSM5、USY及びβーゼオ ライトからなる群より選ばれた一種以上を用いることに よって、低温域で排出される種々の炭化水素を効率良く 吸着することができる。炭化水素吸着材の使用量は、触 媒1Lあたり10g~300gが好ましい。炭化水素吸 着材の使用量が10g未満では吸着性能が十分に発現せ 10 ず、逆に300gを越えても吸着性能は飽和し、経済的 にも有効でない。更に、該炭化水素吸着材から脱離する 炭化水素を浄化するため、貴金属として白金、パラジウ ム及びロジウムからなる群より選ばれた一種以上の元素 と、活性アルミナと、セリア酸化物と、ジルコニウム酸 化物と、バリウム化合物とを含有することによって、触 媒層温度の上昇に伴って脱離する炭化水素を効率良く浄 化することができる。その量は触媒1Lあたり、貴金属 は1g~30g、活性アルミナは10g~300g、セ リア酸化物は5g~100g、ジルコニウム酸化物は5 20 g~100g、バリウム化合物は1g~50gであるこ とが脱離HCを効率良く浄化する点から好ましい。

【0031】更に、炭化水素吸着材の高温下における構造安定性(耐熱性)と、コールドHCの吸着能や温度上昇時のHC脱離抑制性能を向上するため、白金、パラジウム、リン、ホウ素、マグネシウム及びカルシウムからなる群より選ばれた一種以上の元素を含有することができる。かかる元素の含有量は、HC吸着材に対して、0.1重量%から10重量%である。0.1重量%未満だと充分な改良効果が得られず、逆に、10重量%より30多く使用すると、ゼオライトの細孔が閉塞しHC吸着能

が低下する。

【0032】更に、炭化水素吸着材で吸着したHCが脱 離する際の浄化効率を向上するため、該炭化水素吸着材 層の上部に、パラジウムと、ジルコニウム、ネオジウム 及びランタンからなる群より選ばれた一種以上の元素を 金属換算で1~40モル%セリウムを60~98モル% 含むセリウム酸化物とを含有する触媒成分層を配置する ことができる。特に、パラジウムの浄化性能と耐久性を 向上させるため、パラジウム含有触媒成分層中に、ジル 40 コニウム、ネオジウム及びランタンからなる群より選ば れた一種以上の元素を金属換算で1~40モル%セリウ ムを60~98モル%含むセリウム酸化物を含有させる ことによって、酸素吸蔵能の高いセリウム酸化物が、リ ッチ雰囲気及びストイキ近傍で格子酸素や吸着酸素を放 出し易くなるため、パラジウムの酸化状態を排気ガスの 浄化に適したものとし、パラジウムの触媒能の低下を抑 制できる。かかるパラジウムの使用量は、触媒1しあた り1g~30gであることが浄化性能の点から好まし

8

 $5\sim100$ g である。5 g 未満だと充分な貴金属の分散性が得られず、100 g より多く使用しても改良効果は飽和し有効でない。

【0033】更に、パラジウムの耐被毒性や浄化性能を向上するため、パラジウムを含有する触媒成分層の上部に、白金、ロジウム、セリウム、ネオジウム及びランタンからなる群より選ばれた一種以上の元素を金属換算で1~30年ル%ジルコニウムを70~98モル%含むジルコニウム酸化物と活性アルミナとを含有する触媒成分層を配置することができる。前記白金やロジウムが担持される基材としては、白金やロジウムの耐久性を向上させるため、ジルコニウム酸化物が適切である。特に、酸素吸蔵能の高いセリウム含有ジルコニウム酸化物が、リッチ雰囲気及びストイキ近傍で格子酸素や吸着酸素を放出し易くなるため、白金やロジウムの酸化状態を排気ガスの浄化に適したものとし、白金やロジウムの触媒能の低下を抑制できる。

【0034】かかるジルコニウム酸化物のセリウム含有量は0.01モル%から30モル%である。セリウム含有量が0.01モル%未満ではZrOzのみの場合と変わらず、上記した元素のZrOzのセリウムの酸素吸蔵能による改良効果が現れず、また、セリウム含有量が30モル%を越えるとこの効果が飽和もしくは逆にBET比表面積や熱安定性が低下する。ジルコニウム酸化物の使用量は、触媒1Lあたり5~100gである。5g未満だと充分な貴金属の分散性が得られず、100gより多く使用しても改良効果は飽和し有効でない。

【0035】また、パラジウムの低温活性を向上するため、アルカリ金属及び/又はアルカリ土類金属を含有する三元触媒を配置することができる。これらの金属には、例えばカリウム、カルシウム、ストロンチウム、バリウム、ナトリウム、マグネシウム、イットリウムやランタン等がある。かかる元素の含有量は触媒1L中1~40gである。1g未満では、HC類の貴金属に対する吸着被毒の緩和やパラジウムのシンタリングを抑制できず、逆に、40gを越えても有為な増量効果が得られず逆に性能を低下させる。

[0036]

【実施例】本発明を次の調製例、実施例及び比較例により説明する。特に表示がない限り、部は重量部示す。 【0037】<u>調製例1</u>

れた一種以上の元素を金属換算で $1\sim40$ モル%セリウムを000部、組成式: $[Lao_0Sro_0Bao_1]$ $[Mno_0SECELOSE$

20

担体(1.0L、400セル)に付着させ、空気流にて セル内の余剰のスラリーを除去・乾燥し、400℃で1 時間焼成した。この作業を2度行い、コート量重量30 0g/L-担体の上流触媒Aを得た。パラジウム担持量 は2.12g/cf(0.075g/L)であった。 【0038】調製例2

 $SiO_1/Al_1O_3=250\beta-ゼオライト粉末を6000部、<math>SiO_2/Al_1O_3=5000ZSM5を200部、<math>SiO_2/Al_1O_3=5000ZSM5を200$ の部、 $SiO_1/Al_1O_3=2500USYを100部と、シリカゾル(<math>SiO_1$ 濃度として20%)を500部と、純水1500g とを磁性ボールミルに投入し、混合・粉砕してスラリーを得た。このスラリー液をコージェライト質モノリス担体(1.0L、400 セル)に付着させ、空気流にてセル内の余剰のスラリーを除去・乾燥し、400 で1時間焼成した。この作業を2度行い、コート量重量200g/L-担体の上流触媒を得た(触媒B)。

【0039】セリウム3モル%(CeOiに換算して8.7重量%)、ジルコニウム3モル%(ZrOiに換算して6.3重量%)とランタン2モル%(LaiOiに換算して5.5重量%)を含有するアルミナ粉末(粉末A)に硝酸パラジウム水溶液を含浸し、150℃で12時間乾燥した後、400℃で1時間焼成して、Pd担持アルミナ粉末(粉末B)を得た。この粉末BのPd濃度は11重量%であった。

【0040】ランタン1モル%(La,O,に換算して2重量%)とジルコニウム32モル%(ZrO,に換算して25重量%)を含むセリウム酸化物粉末(粉末C)に硝酸パラジウム水溶液を含浸し、150℃で12時間乾燥した後、400℃で1時間焼成して、Pd担持セリ 30ウム酸化物(La,o,o,Zro,o,Ceo,o,o、)粉末(粉末D)を得た。この粉末DのPd濃度は2.5重量%であった。

【0041】上記粉末B880g、粉末D280g、活性アルミナ40g及び硝酸水溶液1500gを磁性ボールミルに投入し、混合・粉砕してスラリーを得た。このスラリー液を触媒Bに付着させ、空気流にてセル内の余剰のスラリーを除去・乾燥し、400℃で1時間焼成した。この作業を2度行い、コート量重量260g/Lー担体の触媒を得た。パラジウム担持量は146.67g 40/cf (5.18g/L)であった(触媒C)。

【0042】次いで、Zr3重量%を担持した活性アルミナ物粉末 (粉末E) に硝酸ロジウム水溶液を含浸し、150℃で12時間乾燥した後、400℃で1時間焼成して、Rh担持Zr3重量%-Al.O₃粉末 (粉末F)を得た。この粉末FのRh濃度は2.0重量%であった。

【0043】上記粉末Eを470部と、La1モル%、 を100部とし、パラジウム担持濃度0.1重量%のCe20モル%、Zr79モル%のジルコニウム酸化物 ラジウム担持セリウム酸化物(LaonZronCe 粉末(粉末F)を300部と、活性アルミナ30部と、 50 onの、)粉末の量を700部として用いた以外は、実

硝酸水溶液 1500 g を磁性ボールミルに投入し、混合・粉砕してスラリーを得た。このスラリー液を触媒 C に 付着させ、空気流にてセル内の余剰のスラリーを除去・乾燥し、400 C で 1 時間焼成した。この作業を 2 度行い、コート量重量 300 g / L - 担体の触媒を得た。ロジウム担持量は 13 . 33 g / c f (0 . 47 g / L) であった(触媒 D)。

【0044】次いで、上記触媒成分担持コージェライト質モノリス担体に酢酸バリウム溶液を付着させた後、400で1時間焼成し、BaOとして10g/Lを含有させて下流触媒をE得た。

【0045】調製例3

SiO₂/Al₂O₃=15のA型ゼオライト粉末40 0部に代わり、SiO₂/Al₂O₃=15のX型ゼオ ライト粉末を400部とし、組成式: [Lao₆Sr o_{.3}Bao_{.1}] [Mn_{0.4}Co_{0.4}Fe_{0.1}Al_{0.1}] O₂のペロブスカイト型複合酸化物粉末250部に代わ り、組成式 [Lao_{.5}Sr_{0.2}Bao_{.1}Ce_{0.05}Nd o_{.05}] [Cr_{0.1}Mn_{0.3}Fe_{0.1}Ni_{0.1}Al_{0.05}T i_{0.05}] Oyのペロブスカイト型複合酸化物粉末を25 O部とし、白金担持濃度0.1重量%の白金担持セリウ ム酸化物(Lao_{.01}Zr_{0.32}Ce_{0.07}O₂)粉末の量を 250部として用いた以外は、実施例1に準じて上流触 媒Fを得た。

【0046】調製例4

SiO₂ / Al₂O₃ = 15のA型ゼオライト粉末40 0部に代わり、Al₂O₃ = 15のA型ゼ オライト粉末を100部及びSiO₂ / Al₂O₃ = 1 5のX型ゼオライト粉末を100部とし、組成式: [L a_{0.8} Sr_{0.3}Ba_{0.1}] [Mn_{0.4} Co_{0.4} Fe_{0.1} Al_{0.1}] O,のペロブスカイト型複合酸化物粉末25 0部に代わり、組成式 [La_{0.5} Sr_{0.2} Ba_{0.2} Ce _{0.05}Nd_{0.05}] [Cr_{0.1} Mn_{0.3} Fe_{0.1} Ni_{0.1} A l_{0.05}Ti_{0.05}] O,のペロブスカイト型複合酸化物粉 末を100部とし、パラジウム担持濃度0.1重量%の パラジウム担持セリウム酸化物(La_{0.01}Zr_{0.31}Ce _{0.07}O_x) 粉末の量を600部として用いた以外は、実 施例1に準じ、上流触媒Gを得た。

【0047】調製例5

SiO./Al.O₃=15のA型ゼオライト粉末40 O部に代わり、SiO./Al.O₃=15のA型ゼオ ライト粉末を50部及びSiO./Al.O₃=15の X型ゼオライト粉末を50部とし、組成式: [Lao.s Sro.3 Bao.1] [Mno.4 Coo.4 Feo.1 Al o.1] O,のペロブスカイト型複合酸化物粉末250部 に代わり、組成式 [Lao.s Sro.1 Bao.1] [Mn o.1 Coo.s] O,のペロブスカイト型複合酸化物粉末 を100部とし、パラジウム担持濃度0.1重量%のパ ラジウム担持セリウム酸化物(Lao.o1 Zro.31 Ce o.50()) 粉末の量を700部として用いた以外は、実 施例1に準じ、上流触媒Hを得た。

【0048】調製例6

SiO,/Al,O₃=15のA型ゼオライト粉末40 O部に代わり、SiO./Al.O.=15のA型ゼオ ライト粉末を50部とし、組成式: [Lao.sSro.s Ba_{0.1}] [Mn_{0.4} Co_{0.4} Fe_{0.1} Al_{0.1}] O_r のペロプスカイト型複合酸化物粉末250部に代わり、 組成式 [Lao.s Sro.1 Bao.1] [Mno.1 Co 。。] O,のペロプスカイト型複合酸化物粉末50部と し、パラジウム担持濃度0.1重量%のパラジウム担持 10 パラジウム0.1重量%を含むSiOュ/AlュOュ= セリウム酸化物 (Lao.o1Zro.32Ceo.87Ox) 粉末 の量を900部として用いた以外は、実施例1に準じ、 上流触媒Hを得た。

【0049】調製例7

S i O₁/A l₁O₃=15のA型ゼオライト粉末40 O部に代わり、SiO./Al.O.=15のX型ゼオ ライト粉末を50部とし、組成式: [Lao.8Sro.3 Ba_{0.1}] [Mn_{0.4} Co_{0.4} Fe_{0.1} Al_{0.1}] O₇ のペロブスカイト型複合酸化物粉末250部に代わり、 組成式 [Laus Srul] O,のペロブスカイト型複 合酸化物粉末を50部とし、パラジウム担持濃度0.1 重量%のパラジウム担持セリウム酸化物 (LauniZr 0.32 C e g.srO,) 粉末の量を800部として用いた以 外は、実施例1に準じ、上流触媒 Jを得た。

【0050】調製例8

SiO:/Al:O:=25のβ-ゼオライト粉末60 0部、 $SiO_1/Al_2O_3 = 50 の ZSM5 200$ 部、SiO./AI.O.=25のUSY100部に代 わり、 $SiO_1/Al_1O_1=250\beta-$ ゼオライト粉 末の量を800部、SiO,/Al,O,=50のZS M5の量を50部、SiO₂/Al₂O₃=25のUS Yの量を50部として用いた以外は、実施例2に準じ、 下流触媒Kを得た。

【0051】調製例9

 $SiO_1/AI_1O_1=250\beta-ゼオライト粉末60$ 0部に代わり、 $SiO_1/Al_1O_3 = 25 の \beta - ゼオ$ ライト粉末の量を900部として用い、更に、SiOz $/A1,O_1=50$ のZSM5及びSiO $_1/A1_1O$ 3=25のUSYを用いない以外は、実施例2に準じ、 下流触媒しを得た。

【0052】調製例10

 $SiO_1/Al_2O_3=50$ のZSM5 200部、S $iO_1/Al_2O_3=25$ のUSY100部に代わり、 S i O₁/A l₁O₃=50のZSM5を400部、S iO₁/Al₂O₃=25のUSYの量を500部とし て用い、更に $SiO_1/Al_1O_3=25$ の β -ゼオラ イト粉末を用いない以外は、実施例2に準じ、下流触媒 Mを得た。

【0053】調製例11

 $SiO_1/Al_2O_3=500\beta-ゼオライト粉末90$

0部に代わり、ホウ素 0.5重量%、カルシウム 0.1 重量%を含むSiO1/Al1O3=50のβ-ゼオラ イト900部を用いた以外は、実施例9に準じ、下流触 媒Nを得た。

12

【0054】調製例12

 $SiO_1/Al_1O_3=250\beta-ゼオライト粉末60$ O部、SiO₂/Al₂O₃=50のZSM5 200 部、SiO, /Al,O,=25のUSY100部に代 わり、リン0. 1重量%、マグネシウム0. 1重量%、 25のβ-ゼオライト700部と、白金0.1重量%、 ホウ素 O. 1 重量%、カルシウム O. 1 重量%を含む S i O: /Al: O3 = 50のZSM5を100部と、リ ンO. 5重量%、カルシウムO. 1重量%を含むSiO $_{1}/A1_{1}O_{3}=250USY100$ 部とを用いた以外 は、実施例9に準じ、下流触媒Oを得た。

【0055】 <u>比較調製例1</u>

SiO,/Al,O,=15のA型ゼオライト粉末90 O部と、シリカゾル (SiO: 濃度として20%) 50 20 0部とのみを用いた以外は、実施例1に準じ、上流触媒 Pを得た。

【0056】比較調製例2

(Lao, 8 Sro. 8 Bao, 1) (Mno. 4 Coo. 4 Fe o, Alo,) Oy粉末900部と、シリカゾル(Si O. 濃度として20%) 500部とのみを用いた以外 は、実施例1に準じ、上流触媒Qを得た。

【0057】 <u>比較調製例3</u>

パラジウム担持濃度 0. 1 重量%のパラジウム担持セリ ウム酸化物(LaunZruxCeumOx)粉末90 30 O部と、シリカゾル (SiO: 濃度として20%) 50 0部とのみを用いた以外は、実施例1に準じ、上流触媒 Rを得た。

【0058】 <u>比較調製例4</u>

実施例2で得られた粉末B880g及び粉末D280g と、活性アルミナ40gと、硝酸水溶液1500gとを 磁性ボールミルに投入し、混合・粉砕してスラリーを得 た。このスラリー液をコージェライト質モノリス担体 (1.0L、400セル)に付着させ、空気流にてセル 内の余剰のスラリーを除去・乾燥し、400℃で1時間 40 焼成した。この作業を2度行い、コート量重量60g/ L-担体の触媒を得た。パラジウム担持量は146.6 7g/cf(5.18g/L)であった(触媒S)。 【0059】次いで、実施例2で得られた粉末E470 部と、La1モル%、Ce20モル%、Zr79モル% のジルコニウム酸化物粉末(粉末F)300部と、活性 アルミナ30部と、硝酸水溶液1500gとを磁性ボー ルミルに投入し、混合・粉砕してスラリーを得た。この スラリー液を上記触媒Sに付着させ、空気流にてセル内 の余剰のスラリーを除去・乾燥し、400℃で1時間焼 50 成した。この作業を2度行い、コート量重量100g/ L-担体の触媒を得た。ロジウム担持量は13.33g/cf(0.47g/L)であった(触媒T)。

【0060】次いで、上記触媒成分担持コージェライト 質モノリス担体に酢酸バリウム溶液を付着させた後、4 00℃で1時間焼成し、BaOとして10g/Lを含有 させて、下流触媒Uを得た。

【0061】比較調製例5

SiO: /Al:O:=25のβ-ゼオライト粉末60 O部、SiO: /Al:O:=50のZSM5 200 部、SiO: /Al:O:=25のUSY100部と、 シリカゾル (SiO: 濃度として20%)を500部 と、純水1500gとを磁性ボールミルに投入し、混合・ 粉砕してスラリーを得た。このスラリー液を触媒Uに 付着させ、空気流にてセル内の余剰のスラリーを除去・ 乾燥し、400℃で1時間焼成した。コート量重量30 Og/L-担体の、下流触媒Vを得た。 14

*【0062】<u>比較調製例6</u>

SiO₁/Al₁O₃=25のβ-ゼオライト粉末60 0部、SiO₁/Al₁O₃=50のZSM5 200 部、SiO₁/Al₁O₃=25のUSY100部と、 シリカゾル (SiO₁濃度として20%)を500部 と、純水1500gとを磁性ボールミルに投入し、混合・ 粉砕してスラリーを得た。このスラリー液を比較例4 で得られた触媒Uに付着させ、空気流にてセル内の余剰 のスラリーを除去・乾燥し、400℃で1時間焼成し た。コート量重量200g/L-担体の、下流触媒Wを

【0063】上記調製例 $1\sim12$ 及び比較調製例 $1\sim6$ で得られた各触媒の仕様を表1及び2に示す。

[0064]

【表1】

買製例	輕成	コート量 (g/L)	PM費 (g/L)	備考	
	\$Q2/Al2Q3=15, Att \$2.5 ()		(g/L)	124 75	
	SIO27 AI213(#13), A 및로 제가 다 [Lia0 R5r0.3Be0.1] [Me0.4Ce0.1Fe0.1 Mo.1] (by	120 B			
1	190.1% La0.017 c0.32Ce0.67 Ch	75.0	0,075	的與財權·於出無	
光 個人	SiO2 zot.	30 a	1	į	
	SiO2/AI2()3=25, f -t'+9()	126,0	†·		
i	SICI2/AI2CI3=50, 7.SMA	10,0	1	}	
	SiO2/AI2O3=25, L'SY	20.0	Ì	PR MI ·	
	SO2 zoi.	20 0	ļ <u></u>	伊让水里吸收	
2	Pd11%/Ce3mol.%,Zr3mol.%,Lh2mol.%-\\12O3	11.0	l es	+B:	
RISE .	Pd2.6%/L=0.017rd.32@e0.61() ₃ Al2()3	110	5,18	黄色ጫ成分層	
	Rh25,72,3et.5-4L2O3	2.0	 		
	1.00.01Ce0.2720.79O+	231.3	1 1/2	新金属成分局	
	A12O3	1.5.07	(1,47	1	
	840	10.0		1	
	SK22/AI2O3=15、X製t オライト	120 0			
.3	[Ui0.55r0.2Bi0.2Ce0.05Nd0.05] [Ci0.1Vii0.3Ci0.0Fe0.1Nd0.1A00.05Ti0.05] Civ	73.0	Pt .	前胡青醛-拉出种	
粒媒F	PhD.15/1,#0.0/1Zr0.32Cr0 6717c SR02 rol.	730	0.075		
	S632-A203=15, 4型114571	300	 	 	
	SiO2 AUQUES, X716 4 775	.00.0			
4	[Lin.55-0.28io.2Ce0.03Nd0.04Pha.01] [Cr0.1Mn0.3Co0.3Pr0.1Ni0.1A0.05 Fi0.05] (by	30.0	19	商品的唯一软出租	
MMG	P80.1%T.a0.012r0.32Ce0.6Tc)s	180,6	R(,II		
	St(72 20l.	30.0	L	1	
	SIO2/ARUS=15, AD1119(1)	45.0			
5	Si(12/AI2O3=15, X型+1497+ {Le0.8Sr0.1Be0.1}{M=0.1Co0.9}Oy	15.0	114	商家等權·放出無	
·· 触媒H	190.1%/1.an.012r0.39Ce0.67Cre	30,0 230,0	0.21	M. 4. 4. 22 11.	
PENAL	SiO2 anl.	30.0	1	ł	
	SID2/AI2O3=15、A型セイテル	15,0		1	
6 独雄:	[[0.85+0.1 B-0.1][Mn0.1 Cn0.9] Oy	\$5.D	274	典選町株·坊田社	
	P00.19/1.u0.012i0332Ce0.67 Os	240,0	021		
	SiO2 zri.	.107.()	ļ		
1	5i02/Ai2(13-15, v짧는 197) [La0.95:6.1][Col.0]()y	15.0			
7	PM.19 L-0.012-0.32C-0.67O+	15 p 2 40 b	0.21	款 友好 · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	
触媒と	SiO2 ml.	30 b			
	Sin2 A200-25, 8-647/1	I AU D	 		
- 1	SiO2:AI2O3+50, ZSM5	112.0	1	Pate :	
	SiO2: AI203=24, USY	111.0	ł	提化水出吸剂针	
	\$i02 zel.	20.0		中級。	
8	Pdl Ph/Cq3mnl h,Zc3mnl h,Ln2mnl.h-Ar2O3 Pd2.5h/Ln0.912r0.32Cq0.57O\x	11.0		自企業成分級	
ni探×	A203	1 #.D 2.0	S IN	왔 병:	
70.79.	Rh7V/2r3eq.N-AL2O3	23.3	ļ	. 背色風底分類	
	1x0.01Ce0.2Zr0 T9t)+	13.5	100	1	
	AI2O3	1.5	0.17	(
	BeO	10.0	l <u>.</u>		
	502/NZO3=56, B-t +5/H	140 0]		
- 1	SKI2 zof.	20 0		Promit	
	Pd11% Cedmeth. Ardmeth. (a.2m sl.n.: Al2th); 192.5% Lac.012-0.32Ce0.61Crs	110		医化水素性节件	
9	A203	110	[4.8	
触媒)。	Rh2N-7r3ier. NAt 2014	21.5		百分 医成分别	
	Int.01(Ce0.27r0.79r) v	21.5 14.6	1	K#	
	נגאע	1.5	1	自企興成分層	
	He()	10.0	L		
	S#12/AI213+50, 7:SA5	80 ti			
	S02/A007/25, USV S622 200.	100 0	l	(*124	
		50.0		印记本本明 611	
	P&115/ Ce3mrd (5,7/3mrd,5),Lu2mrl (5-7/20)3 Pd2.55/1.ut 017/0.32Cg0,670 (c	410	P4	quest.	
10	AZO3	3.0	5.18	長少様成分号	
HIIM H	Mx25/7/10(.5 M.20).4			245	
j	1.60.010/60 27/n 79/14	0.5 15,0	185	富全株成の別	
	A203	: 1	9,17	!	
	1hO	19.0	1	t	

突施例	組成	コート量 (g/L)	РМ ∄ (g/L)	偏奪
	SKO2, AI2()1=30, H0 5=1.5, CaO, I=1.5-6-1*15/f	150,0	 	1
	SKIZ zol.	20.0		内格·
		11,0		沙化水类吸着时
	Pd11% CellmolA,Zr3molA,La2molA+Al2O3	140	194	中層:
	Pd2.7%/5,000 7/0.02Ce0.67()+	20	5 13	日金栗成分屋
11	A203			1
触媒N	Rh25/7/3-t.5-AL2O3	2.1 5	١	安曆: 商金集成分局
	1.m0.01 Ce0.22r0.790)s	15,0	81h 0.17	司张典观万周
	AI2D3	100	1	ľ
	BaO .	0.01		
	SICQ:/AI2OJ#25, P0.1 wt.N.Mig0.1 wt.N.Pd0.1 wt.N. B. +*+7-7-	20.0		1 _
	SiO2/AI2O3=50, Pt0.1%,B0.1%,Ca0.1% ZSM5	20.0	i .	内景:
	SiO2/M203*25, P0.5*t.%.C+0.1*rt.%-USY			- 灰化水果吸着材
	SiC2 xol.	20.0		中國:
	PRITA CeSnot.5.Zr3mol.5.t.a2nol.5-AI2CO	11.0	121	西全株成分板
12	Pazan-Tuinni Kriniz Cro 61Ox	110	5 18	表場:
触媒C	A)203	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·		民企成成分製
-	16.25. Z(3+1.3-A)(203	2.4.5	[i
	1,40,01 Ce0 2Zr0 79Ox	1+6	I Rh	1
	N2O3	1.5	0 17	ł
	(SaO	10.0		
			İ	[
比較		1 3− 1 1	PM#	i
调製例	組成	(a/L)	(g/L)	備考
				ļ
	SiO2/A世03=15, A型至35分			THINDAN.
) 2 1452	Sit 32 test.			酸皂貯藏·放出胎媒
AC 15 P	(
2	[1,40.5\$40.3B40.1][Mn0.4Cn0.4Fe0.1Al0.1] Oy		İ	~07 25(14)2-の、
触媒の	SiO2 zol.	ł	1	秘書針稱·放出舱城
	Pd0.1%/La0.01Zr0.32Cr0.67Os			音楽器検持でリウム
3	SiOZ tol.	Į.	l	酸化物のみの。
触媒母	350 104		<u> </u>	教案的疾·放出意敬
	Pd11%*Ce3met.%, Zr3mot.%, JuZmot.%=3/2O3	11.0		1
	P82.5%1, 40.017/8.37C40.67C%	11.0	5.18	二元胜性
	AZ03	2.0	,r	. P489
4	Ph25-7r/sc.5-AL200	23.5	T	員企構成分階
無採り	1.n0.01 Ce0.2Zr0.79Ox	15.0	, kth	救局:
	AIZU3	1.5	0.17	(2) 自企集成分局
	BaCl	19.0		1
	Pd11%/Ce3mol.%, 2r3mol.%, La2mol.%, A12O3	44.0	l	現化水素機器材と数
	Pd2.53. L=0.01Zr0.32Cell.67O+] 110	P-J 5,1Η	全属成分層の配置を
	AI203	2.0		逆転
	Rh2\/7/3=t.3-AL2Q3	21.5	1	P##:
	L#0.01Ce0.2Zr0.79O4	15.0	1th	西会職成分樹
5	A003	lá	0.47	क ्ष :
触収マ	BaO	10.0		各全程成分 题
	5602/M203-25, PD.1+t.A.McD.1+t.A.PdD.1+t.A. # - 1794	120.0	1	表图 :
	\$i02./Ai200=50, Ft0.1N.80.1%,C40.1%-7.5N5	3i1,0	1	萨尼水安铁石 村
	\$102./ \1203=25, FU.5wt.\Col0.1 v1.\USY	297.0	1	1
	15(1/27-121)3=25, PO:59(1-4,CM).191.9 C-57			
	SiO2 and.	_T1 0	1	. I
	SiQ1 and.		 -	
	SiO2 add. SiO2 ARRIB-25, 6 - C 15 ()		 	mark tak 2 tten
5	SiQ1 and.	1 20 0		単化水本吸る材の の触媒

【0066】<u>実施例1~12及び比較例1~7</u>

* 触媒を、以下の耐久条件により耐久を行った。

前記調製例1~12及び比較調製例1~6で得られた各*

[0067]

耐久条件

エンジン排気量

3000cc

燃料

無鉛ガソリン

触媒入口ガス温度

500℃

耐久時間

5 0 時間

入口ガス組成

CO 0. 5 ± 0 . 1%.

 $0.5\pm0.1\%$

Oı HC

約1100ppm

NO 1300ppm CO₂ 15%

A/F変動

2750回 (周期65秒/回)

周期:A/F=14.6 55秒

燃料カット

5秒

リッチ スパイク 5秒 (CO=2%)

19

*ガスを浄化する方法は以下の条件で行なった。 [0069]

【0068】次いで、耐久後の各触媒を、以下の表3に 示す触媒配置及び図1に示す評価システムに設置して、 排気ガス浄化用触媒装置を得た。各装置を用いて、排気*

浄化評価条件

エンジン排気量

日産自動車株式会社製 V型6気筒3.3L

燃料

無鉛ガソリン

評価モード

LA4-CH (A-bag)

【0070】各実施例、比較例について上記浄化条件で、 ※(LA4Abagの0-60秒間)との差分とする。未浄化 測定した評価結果(エミッション値)を表3に示す。

脱離HC量は、上記コールドHC吸着量に対し、60秒 【0071】但し、コールドHC排出量は、触媒配置1 10 以降のベースエミッションとの差分を未浄化脱離HCと する。また、

にTWCを配置し、ベースエミッションを測定する。コ ールドHC吸着量は、触媒配置1にTWCを、配置2及

【数1】

び3に各々の触媒を配置し、上記ベースエミッション ※

(コールドIK吸着量) – 〔未浄化脱離HC量〕 脱離HC浄化率=

〔コールドHC吸着量〕

脱離HC浄化量=コールドHC吸着量-未浄化脱離HC

★【0072】

量として測定した。

【表3】

		总煤配置	t	2H'44-C	3-Al-HC	未净化	EMAHC	脱欄HC
	1	2	3	提出量 (g/test)	级带量 (g/test)	政策HC量 (g/tast)	净化率 (%)	净化量 (g/test)
实施例 1	TWC	推择A	無媒E	1.22	0.915	0.706	22.8	0.209
実施例·2	TWC	PESS F	MME	1.22	0.915	D,705	23.D	0.210
実施例 3	TWC	MAKEG	触線モ	1.22	810.0	0.784	23,1	0.211
賽施例 4	TWC	発探 H	MXE	1.22	0.915	0.702	23.3	0.213
実施例 5	TWC	ALISU	税数を	1.22	0.615	0.703	Z3.Z	0.212
実施例 6	TWC	発掘し	触蛛E	1.22	0.915	0.700	23.5	0.215
賽路例 7	TWC	触媒A	始級K	1.22	0.927	0 708	23.6	D.219
実施例 8	TWC	M採F	触媒儿	1.22	0.939	0719	23 4	0.220
実施例 9	TWC	触媒G	他採 M	1.22	0.903	0.693	24.4	0.220
実施例 10	TWC	ALMER:	所採H	1.22	0.939	0 718	23.5	0.221
夹连册 11	TWC	PE NA:	MINTO	1.22	0.952	0 731	23.2	0.221
実能併 12	TWC	触媒リ	熱器E	1.22	0.915	0 696	23.9	0.219
比較例 1	TWC	なし	PENEE	1.22	0915	0714	22.0	0.201
此較例 Z	TWC	独理P	AL IZE	1.22	0915	0.715	21.9	0.200
比较例 3	TWC	他接口	PENE I	1.22	0.915	0715	21.9	0.200
比較例 4	TWC	無線R	始媒 E	1.22	0.915	0713	220	0.202
比較例·5	TWC	N/A	触版 U	1.22	0.915	0.910	0.55	0.005
比較例: 6	TWC	触媒A	MIZV	1.22	0.915	0 /59	170	0.005
比較例 7	TWC	社媒 A	MIZW	1.22	0.915	0.915	0 000	0.000

[0073]

【発明の効果】請求項1記載の排気ガス浄化方法は、酸 素貯蔵・放出能を有す触媒と炭化水素吸着・浄化能を有 する触媒とを組み合わせ、内燃機関から排出されるエン ジン始動直後の低温排気ガス中の炭化水素を吸着した触 媒が触媒層温度の上昇によって炭化水素を脱離する際に 浄化に必要な酸素を供給することによって、炭化水素の 浄化性能を向上し、未浄化のまま排出される炭化水素を 大幅に低減させることができる。

【0074】請求項2記載の排気ガス浄化方法は、上記 50 によって破壊されるのを抑制でき、該ゼオライトが酸素

効果に加えて、酸素吸着材としてSiO1/Al1O1 比が20以下のA型及びX型ゼオライトを用いることに よって、触媒層の温度変化で酸素の選択的に分離・吸着 との放出を容易に制御でき、炭化水素を吸着した触媒層 温度の上昇によって炭化水素を脱離する際に、浄化に必 要な酸素を供給でき、浄化性能を向上することができ る。

【0075】請求項3記載の排気ガス浄化方法は、上記 効果に加えて、酸素吸着材として用いるゼオライトが熱 を分離・吸着・放出する性能の維持を図ることができる。

【0076】請求項4記載の排気ガス浄化方法は、上記効果に加えて、耐熱性が高く酸素移動性の高い材料を含有することによって、該触媒が酸素を分離・吸着する性能の向上を図ることができる。

【0077】請求項5記載の排気ガス浄化方法は、上記 効果に加えて、該触媒が酸素を放出する性能の向上を図 ることができる。

【0078】請求項6記載の排気ガス浄化方法は、上記 10 効果に加えて、種々の炭化水素吸着材を組み合わせることにより、エンジン始動直後の低温時に排出される炭化水素種を高い効率で吸着し、しかも、貴金属成分を炭化水素吸着材と接触することで脱離する炭化水素の浄化能を向上できる。

【0079】請求項7記載の排気ガス浄化方法は、上記*

22 台動直後の低

* 効果に加えて、エンジン始動直後の低温時に排出される HC種を高い効率で吸着し、しかも、耐久後の構造変化 や性能劣化が小さいため、脱離速度の遅延化を図ること ができる。

【0080】請求項8記載の排気ガス浄化方法は、上記効果に加えて、触媒成分の還元に起因する触媒性能の低下を抑制できる。

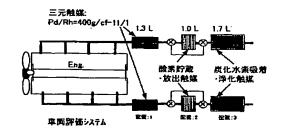
【0081】請求項9記載の排気ガス浄化方法は、上記効果に加えて、更に浄化性能を向上し、触媒成分の被毒に起因する触媒性能の低下を抑制できる。

【0082】請求項10記載の排気ガス浄化方法は、上記効果に加えて、パラジウムの低温活性を向上し、更に、シンタリング抑制し耐久性を向上できる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の排気ガス浄化方法を有効に実施する評価システムの一例を示す概略図である。

【図1】



フロントページの続き

(51) Int. Cl. 7		識別記号	FΙ	テーマコード(参考)
ВО1 Ј	29/16		BO1J 29/44	Α
	29/44		F O 1 N 3/08	ZABA
F01N	3/08	ZAB	3/24	С
	3/24			В
	• •			ZABE
		ZAB	ВО1 Ј 23/56	3 0 1 A

(72)発明者 都筑 幹雄

神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産 自動車株式会社内 F ターム(参考) 3G091 AA02 AA17 AA28 AB01 AB02 AB03 AB08 AB10 BA03 BA14 BA15 BA19 CA12 CA13 DA03 DB10 EA18 FA02 FA04 FB02 FB03 FB10 FB11 FB12 FC07 FC08 GA18 GB01W GB01Y GB02W GB03W GB04W GB05W GB06W GB07W GB09W GB09Y

HA18 HB02 HB03

4D048 AA06 AA13 AA18 AB01 AB02

AB03 AB07 BA01X BA02X

BA03X BA04X BA06X BA07X

BA08X BA09X BA11X BA14Y

BA15X BA18X BA19X BA25X

BA28X BA30X BA31X BA33X

BA36X BA37X BA38X BA41X

BA42X BA44X BB02 CA01

CC26 CC32 CC46 CC51 DA01

DA02 DA03 DA06 DA08 DA11

GB10W GB10Y HA08 HA12

EA04 4G069 AA01 AA03 AA08 AA12 BA01A BA01B BA02B BA04A BA04B BAO5A BAO5B BAO7A BAO7B BA13B BB01A BB01B BB02A BB02B BB04A BB04B BB06A BB06B BC01A BC08A BC09A BC09B BC10A BC10B BC12A BC12B BC13A BC13B BC21A BC42A BC42B BC43A BC43B BC44A BC44B BC51A BC51B BC58A BC58B BC62A BC62B BC66A BC66B BC67A BC67B BC68A BC68B BC69A BC71A BC71B BC72A BC72B BC75A BC75B BD03A BD03B BD07A BD07B CA03 CA09 DA05 EA19 EB12Y EC23 EC28 ED06 EE09 FA02 FA06 FB15 FB30 ZA02A ZA02B ZA03A ZAO3B ZAO5A ZAO5B ZA11A ZA11B ZA19A ZA19B ZC04

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
□ OTHER.

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.